# POLYBUTADIENE AND METHOD FOR PRODUCING THE SAME

BABA YOSHIMOTO; MURAKAMI MASATO; ASANO

Publication number: JP2001294614

Publication date: 2001-10-23
Inventor: BABA YOSHI

YUKIHIKO

Applicant: UBE INDUSTRIES

Classification:

- international: C08F4/70; C08F36/06; C08F4/00; C08F36/00; (IPC1-7):

C08F4/70; C08F36/06

- European:

**Application number:** JP20000111717 20000413 **Priority number(s):** JP20000111717 20000413

Report a data error here

#### Abstract of JP2001294614

PROBLEM TO BE SOLVED: To provide a new method for producing a reinforced polybutadiene rubber, comprising cis-1,4-polymerization providing the polymer having small gel content by polymerizing 1,3-butadiene in a nonaromatic hydrocarbon solvent and a syndiotactic-1,2-polymerization. SOLUTION: This method for producing the polybutadiene, comprising carrying out the cis-1,4-polymerization of the 1,3-butadiene in the nonaromatic hydrocarbon solvent and further carrying out the syndiotactic 1,2-polymerization in the polymerization system, is characterized in that a catalyst consisting of (a) a cobalt compound, (b) a trialkylaluminum compound, (c) a halogen- containing aluminum compound and (d) water, and regulated so that (1) the ratio (X/AI) of an X atom in the component (c) to an AI atom in the components (b) and (c) may be 0.1-0.9, and (2) the amount of the component (d) may be 0.75-1.45 mol based on 1 mol [component (b) +component (c)] is used as the catalyst for the cis-1,4-polymerization, and a catalytic system containing a sulfur compound is used as the catalyst for the syndiotactic-1,2- polymerization.

Data supplied from the **esp@cenet** database - Worldwide

(19)日本国特許庁 (JP)

# (12) 公開特許公報(A)

(11)特許出顧公開番号 特開2001-294614 (P2001-294614A)

(43)公開日 平成13年10月23日(2001.10.23)

(51) Int.Cl.<sup>7</sup>
C 0 8 F 4/70
36/06

識別記号

FΙ

テーマコート\*(参考) 4 J 0 2 8

C08F 4/70

36/06

4 J 1 0 0

審査請求 未請求 請求項の数6 OL (全 9 頁)

(21)出願番号 特願2000-111717(P2000-111717) (71) 出願人 000000206 宇部興産株式会社 (22)出願日 平成12年4月13日(2000.4.13) 山口県宇部市大字小串1978番地の96 (72)発明者 馬場 義甫 千葉県市原市五井南海岸8番の1 宇部興 產株式会社高分子研究所内 (72)発明者 村上 真人 千葉県市原市五井南海岸8番の1 宇部興 産株式会社高分子研究所内 (72)発明者 浅野 之彦 千葉県市原市五井南海岸8番の1 宇部興 産株式会社高分子研究所内

最終頁に続く

#### (54) 【発明の名称】 ポリプタジエンおよびその製造方法

# (57) 【要約】

【課題】 非芳香族炭化水素溶媒中で1,3ーブタジエンを重合する、ゲル含有量の少ないシスー1,4重合とシンジオタクチックー1,2重合からなる補強ポリブタジエンゴムの新規な製造方法を提供する。

【解決手段】 非芳香族炭化水素溶媒中で、1, 3-ブタジエンをシス-1, 4重合し、次いでこの重合系でシンジオタクチック-1, 2重合するポリブタジエンの製造方法において、シス-1, 4重合の触媒として、

- (a) コバルト化合物、(b) トリアルキルアルミニウム化合物、(c) ハロゲン含有アルミニウム化合物、及び(d) 水からなる触媒であって、(1) (c) 成分中のX原子と、(b) 成分及び(c) 成分中のA1原子との比(X/A1)が $0.1\sim0.9$ であり、かつ、
- (2) ((b)成分+(c)成分)1モルに対して、
- (d) 成分が 0.75~1.45 モルである触媒を用い、シンジオタクチックー1,2 重合の触媒として、イオウ化合物を含む触媒系を用いることを特徴とするポリブタジエンの製造方法。

#### 【特許請求の範囲】

【請求項1】 非芳香族炭化水素溶媒中で、1, 3-ブタジエンをシス-1, 4重合し、次いでこの重合系でシンジオタクチック-1, 2重合するポリブタジエンの製造方法において、シス-1, 4重合の触媒として、

(a) コバルト化合物、(b)  $R^1$ , AI (式中、 $R^1$  は 炭素数  $1\sim1$  0 の炭化水素基を示す。) で表されるトリアルキルアルミニウム化合物、(c)  $R^2$ 。。 AIX。 (式中、 $R^2$  は炭素数  $1\sim1$  0 の炭化水素基、Xはハロゲンを示し、n は  $1\sim2$  の数である。) で表されるハロゲン含有アルミニウム化合物、及び(d) 水からなる触 がであって

(1) (c) 成分中のX原子と、(b) 成分及び(c) 成分中のA1原子との比(X/A1)が0.1 $\sim$ 0.9 であり、かつ(2)((b) 成分+(c) 成分)1モルに対して、(d) 成分が0.75 $\sim$ 1.45モルである触媒を用い、シンジオタクチック-1,2重合の触媒として、イオウ化合物を含む触媒系を用いることを特徴とするポリブタジエンの製造方法。

【請求項2】 該シンジオタクチック-1, 2重合の触 20 を満足する補強ポリブタジエン。 媒として、コバルト化合物、トリアルキルアルミニウム\*

(A)

 $0\,.\ \ 0\ 0\ 3\ 4\ x^{^{2}}+0\,.\ \ 0\ 1\ 5\ x+1 < y < 0\,.\ \ 0\ 0\ 4\ 5\ x^{^{2}}+0\,.\ \ 0\ 2\ 8\ x+$ 

(但し、式(A)中、xは補強ポリブタジエン中の沸騰 nーへキサン不溶分の重量%(以下、HIと略)、yは 補強ポリブタジエンの100℃でのムーニー粘度(M L)とHI=0のポリブタジエンの100℃でのムーニー 十年度(ML。)の比ML/ML。)を示す。)

1

#### 【発明の詳細な説明】

[0001]

【産業上の利用分野】本発明は、1,3-ブタジエンを 重合してゲル含有量の少ないシス-1,4重合とシンジ オタクチック-1,2重合からなる補強ポリブタジエン ゴム(以下、VCRと略す)の新規な高活性な製造方法 に関する。

#### [0002]

【従来の技術】特公昭49-17666号,特公昭49 -17667号には、VCRの製造方法として、不活性 有機溶媒中で1,3ーブタジエンを、水、可溶性コバル ト化合物及び一般式A1R。 X<sub>8-1</sub> で表せる有機アルミ 40 ニウムクロライドから得られた触媒を用いてシスー1, 4重合し、次いでこの重合系に可溶性コバルト化合物と 一般式AiR。で表せる有機アルミニウム化合物と二硫 化炭素とから得られるシンジオタクチックー1,2重合 触媒を存在させて1,3ーブタジエンをシンジオタクチックー1,2重合する方法が知られている。

【0003】また、特公昭62-171号公報,特公昭63-36324号公報,特公平2-37927号公報,特公平2-38081号公報,特公平3-63566号公報にはVCRの製造法として二硫化炭素の存在下 50

\*化合物、及びイオウ化合物を用いることを特徴とする請求項1に記載のポリブタジエンの製造方法。

【請求項3】 該非芳香族炭化水素溶媒が、シクロヘキサンを含有するものであることを特徴とする請求項1~2に記載のポリブタジエンの製造方法。

【請求項4】 該ポリブタジエンが、(I)沸騰n-キサン不溶分3~30重量%と(II)沸騰n-キサン可溶分97~70重量%とからなる補強ポリブタジエンであることを特徴とする請求項1~3に記載のポリブ タジエンの製造方法。

【請求項5】 該(I)沸騰nーへキサン不溶分がシンジオタクチック-1,2一ポリブタジエンであり、かつ(II)沸騰nーへキサン可溶分が90%以上のシス構造を有するシス-1,4一ポリブタジエンであることを特徴とする請求項1~4に記載のポリブタジエンの製造方法。

【請求項6】(I)沸騰nーへキサン不溶分3~30重量%と(II)沸騰nーへキサン可溶分97~70重量%とからなる補強ポリブタジエンであって、下式(A)を満足する補強ポリブタジエン。

又は不在下に1,3ーブタジエンをシスー1,4重合し 一てVCRを製造したり,VCRを製造した後に1,3ー ブタジエンと二硫化炭素を分離・回収して二硫化炭素を 実質的に含有しない1,3ーブタジエンや不活性有機溶 媒を循環させる方法などが記載されている。更に特公平 4-48815号公報には配合物のダイスウェル比が小 さく,その加硫物がタイヤのサイドウォールとして好適 な引張応力と耐屈曲亀裂成長性に優れたVCRが記載さ れている。

【0004】従来のVCRの製造方法では、ベンゼン, トルエン,キシレンなどの芳香族炭化水素などの不活性 有機溶媒で行われてきた。これらの溶媒を用いると重合 溶液の粘度が高く撹拌,伝熱,移送などに問題があり, 溶媒の回収には過大なエネルギーが必要であった。

【0005】特開2000-44633号公報には、C4留分を主成分とする不活性有機溶媒中で1,3-ブタジエンを、ハロゲン含有有機アルミニウム化合物、可溶性コバルト化合物及び水からなる触媒系を用いてシスー1,4重合し、得られた重合反応混合物中に可溶性コバルト化合物、トリアルキルアルミニウム化合物及び二硫化炭素とから得られるシンジオタクチックー1,2重合して新規なVCRを製造する方法が提供されている。そして、得られたVCRは、沸騰nーへキサン不溶分が3~30重量%と沸騰nーへキサン可溶分97~70重量%とからなり、該沸騰nーへキサン不溶分が短繊維結晶の分散形態を有するシンジオタクチックー1,2-ポリブ

タジエンであり、該沸騰n-ヘキサン可溶分のシス構造 が90%以上のシスー1、4ーポリブタジエンからなる VCR組成物であることが開示されている。

【0006】しかしながら、1,3-ブタジエンの重合 においては生成ポリマー中に二重結合を含むため、特に 芳香族溶媒を含有しない場合はゲルが生成しやすい。ま た、常圧重合で行う場合は、1,3-ブタジエンの沸点 が低いため重合を低温度で行う必要があり、触媒系によ っては重合活性が低い場合があり、改良が望まれてい る。

# [0007]

【発明の解決しようとする課題】本発明は、非芳香族炭 化水素溶媒中で1, 3-ブタジエンを重合する、ゲル含 有量の少ないシスー1、4重合とシンジオタクチックー 1, 2 重合からなる補強ポリブタジエンゴム(以下、V CRと略す)の新規な製造方法を提供するものである。 [0008]

【課題解決のための手段】本発明は、非芳香族炭化水素 溶媒中で、1,3-ブタジエンをシス-1,4重合し、 次いでこの重合系でシンジオタクチック-1,2重合す 20 るポリブタジエンの製造方法において、シス-1、4重 合の触媒として、(a) コバルト化合物、(b) R<sup>1</sup>:A 1 (式中、R<sup>1</sup> は炭素数1~10の炭化水素基を示 す。) で表されるトリアルキルアルミニウム化合物、

- (c) R<sup>2</sup>3-1 AlX1 (式中、R<sup>2</sup> は炭素数1~10の 炭化水素基、Xはハロゲンを示し、nは1~2の数であ る。) で表されるハロゲン含有アルミニウム化合物、及 び(d)水からなる触媒であって
- (1) (c) 成分中のX原子と、(b) 成分及び(c) 成分中のAI原子との比(X/AI)が0.1~0.9\*30

0.  $0034x^{2}+0$ . 015x+1 < y < 0.  $0045x^{2}+0$ . 028x+

(但し、式(A)中、xは補強ポリブタジエン中の沸騰 n-ヘキサン不溶分の重量%、yは補強ポリブタジエン の100℃でのムーニー粘度(ML)とHI=0のポリ ブタジエンの100℃でのムーニー粘度 (ML。) の比 ML/MLoを示す。)

# [0014]

【発明の実施の形態】本発明のポリブタジエンの製造に 用いられる非芳香族炭化水素溶媒としては、n-ヘキサ 40 ン、ブタン、ヘプタン、ペンタン等の直鎖状脂肪族炭化 水素、シクロペンタン、シクロヘキサン等の環状脂肪族 炭化水素、1ーブテン、シスー2ーブテン、トランスー 2-ブテン等のC4留分のオレフィン系炭化水素、ミネ ラルスピリット、ソルベントナフサ、ケロシン等の炭化 水素系溶媒や、塩化メチレン等のハロゲン化炭化水素系 溶媒等が挙げられる。単独で用いてもよく、また、混合 して用いてもよい。中でも、シクロヘキサンを含有する 溶媒が好ましく用いられる。特に、シクロヘキサン並び

\*であり、かつ、(2)((b)成分+(c)成分)1モ ルに対して、(d) 成分が 0.75~1.45モルであ る触媒を用い、シンジオタクチック-1,2重合の触媒 として、イオウ化合物を含む触媒系を用いることを特徴 とするポリブタジエンの製造方法に関する。

【0009】また、本発明は、上記のシンジオタクチッ クー1,2重合の触媒として、コバルト化合物、トリア ルキルアルミニウム化合物、及びイオウ化合物を用いる ことを特徴とする上記のポリブタジェンの製造方法に関 10 する。

【0010】また、本発明は、上記の非芳香族炭化水素 溶媒が、シクロヘキサンを含有することを特徴とする上 記のポリブタジエンの製造方法関する。

【0011】また、本発明は、上記のポリブタジエン が、(1)沸騰n-ヘキサン不溶分3~30重量%と

(2) 沸騰n-ヘキサン可溶分97~70重量%とから なる補強ポリブタジエンであることを特徴とする上記の ポリブタジエンの製造方法に関する。

【0012】また、本発明は、(1)沸騰n-ヘキサン 不溶分がシンジオタクチックー1, 2ーポリブタジエン であり、かつ(2)沸騰n-ヘキサン可溶分のシス構造 が90%以上のシスー1,4-ポリブタジエンであるこ とを特徴とする上記のポリブタジエンの製造方法に関す

【0013】また、本発明は、(I)沸騰n-ヘキサン 不溶分(以下、HIと略) 3~30重量%と(II)沸 騰n-ヘキサン可溶分97~70重量%とからなる補強 ポリブタジエンであって、下式(A)及び(B)を満足 する補強ポリブタジエンに関する。

4 留分との混合物などが好適に用いられる。

【0015】シスー1、4重合の触媒で用いられる

(a) 成分のコバルト化合物としては、コバルトの塩や 錯体が好ましく用いられる。特に好ましいものは、塩化 コバルト、臭化コバルト、硝酸コバルト、オクチル酸コ バルト、ナフテン酸コバルト、酢酸コバルト、マロン酸 コバルト等のコバルト塩や、コバルトのビスアセチルア セトネートやトリスアセチルアセトネート、アセト酢酸 エチルエステルコバルト、ハロゲン化コバルトのトリア リールフォスフィン錯体、トリアルキルフォスフィン錯 体、ピリジン錯体やピコリン錯体等の有機塩基錯体、も しくはエチルアルコール錯体等が挙げられる。

【0016】(b)成分のR<sup>1</sup>3Al(式中、R<sup>1</sup>は炭素 数1~10、好ましくは炭素数2~8の炭化水素基を示 す。)で表されるトリアルキルアルミニウム化合物とし ては、トリエチルアルミニウム、トリメチルアルミニウ ム、トリイソブチルアルミニウム、トリヘキシルアルミ にシスー2ーブテン及びトランスー2ーブテンなどのC 50 ニウム、トリオクチルアルミニウムなどが挙げられる。

【0017】(c)成分のR<sup>2</sup> s-a AlXa (式中、R<sup>2</sup> は炭素数1~10、好ましくは炭素数2~8の炭化水素 基、Xはハロゲンを示し、nは1~2の数である。) で 表されるハロゲン含有アルミニウム化合物として、ジア ルキルアルミニウムクロライド、ジアルキルアルミニウ ムブロマイドなどのジアルキルアルミニウムハライド、 アルキルアルミニウムセスキクロライド、アルキルアル ミニウムセスキブロマイドなどのアルキルアルミニウム セスキハライド、アルキルアルミニウムジクロライド、 アルキルアルミニウムジブロマイド等のアルキルアルミ 10 ニウムジハライド等が挙げられる。具体的化合物として は、ジエチルアルミニウムモノクロライド、ジエチルア ルミニウムモノブロマイド、ジブチルアルミニウムモノ クロライド、エチルアルミニウムセスキクロライド、エ チルアルミニウムジクロライド、ジシクロヘキシルアル ミニウムモノクロライド、ジフェニルアルミニウムモノ クロライド等が挙げられる。

【0018】(a)成分のコバルト化合物の使用量は、 ブタジエン1モルに対し、通常、コバルト化合物が1×  $10^{-7} \sim 1 \times 10^{-4}$  モル、好ましくは $1 \times 10^{-6} \sim 1 \times 20^{-6}$ 10 モルの範囲である。

【0019】(b)成分のトリアルキルアルミニウムの 使用量は、コバルト化合物1モルに対し、通常、10~ 5000モル、好ましくは50~1000モルの範囲で ある。

【0020】(c)成分のハロゲン含有アルミニウム化 合物の使用量は、(c)成分中のX原子と、(b)成分 及び(c)成分中のA1原子との比(X/A1)が0.  $1 \sim 0.9$ 、好ましくは $0.25 \sim 0.75$ である。

【0021】(d)成分の水の使用量は、((b)成分 30 + (c)成分) 1 モルに対して、(d)成分が 0.75 ~1. 45モル、好ましくは0. 8~1. 2モルであ る。

【0022】触媒成分の添加順序は特に制限はないが、 不活性溶媒中で(b)成分と(c)成分とを混合熟成し て用いることが好ましい。熟成時間は0.1~24時間 が好ましい。熟成温度は0~80℃が好ましい。

【0023】上記(b)成分と(c)成分との熟成液 に、更に、(d)成分を添加して熟成することが好まし い。熟成時間は0.1~24時間が好ましい。熟成温度 40 は0~80℃が好ましい。

【0024】本発明においては、重合時に公知の分子量 調節剤、例えば、シクロオクタジエン、アレン、1,2-ブタジエンなどの非共役ジエン類、またはエチレン、プ ロピレン、ブテン-1などのαーオレフィン類を使用する ことができる。

【0025】重合温度は-30~100℃の範囲が好ま しく、30~80℃の範囲が特に好ましい。重合時間は 10分~12時間の範囲が好ましく、30分~6時間が ージ圧)程度までの加圧下に行われる。シスー1,4重 合後のポリマー濃度は5~26重量%となるようにシス -1,4重合を行うことが好ましい。重合槽は1槽,又 は2槽以上の槽を連結して行われる。重合は重合槽(重 合器) 内にて溶液を攪拌混合して行う。 重合に用いる重 合槽としては高粘度液攪拌装置付きの重合槽、例えば特 公昭40-2645号に記載された装置を用いることが できる。

【0026】所定時間重合を行った後、重合槽内部を必 要に応じて放圧し、洗浄、乾燥工程等の後処理を行う。 【0027】又重合時のゲルの生成を更に抑制するため に公知のゲル化防止剤を使用することができる。シスー 1,4-構造含有率が一般に90%以上,特に95%以 上で, ムーニー粘度 (ML1+4, 100℃, 以下, ML と略す)  $10 \sim 130$ , 好ましくは $15 \sim 80$ であり. 実質的にゲル分を含有しない。

【0028】前記の如くして得られたシスー1,4重合 反応混合物に1,3-ブタジエンを添加しても添加しな くてもよい。次いでこの重合系でシンジオタクチックー 1,2重合する。シンジオタクチック-1,2重合の触 媒として、イオウ化合物を含む触媒系を用いる。

【0029】シンジオタクチック-1,2重合の触媒と しては、R<sup>1</sup>3AI (式中、R<sup>1</sup> は炭素数1~10の炭化 水素基を示す。) で表されるトリアルキルアルミニウム 化合物、イオウ化合物、及び、必要ならコバルト化合物 からなる触媒系が用いられる。

【0030】イオウ化合物としては、二硫化炭素、イソ チオシアン酸フェニル、キサントゲン酸化合物などが挙 げれられる。中でも、二硫化炭素が好ましい。R<sup>1</sup>3AI (式中、R<sup>1</sup> は炭素数1~10の炭化水素基を示す。) で表されるトリアルキルアルミニウム化合物、及び、コ バルト化合物としては、前記シスー1,4重合で用いた 化合物が挙げられる。

【0031】トリアルキルアルミニウム化合物は1,3 ーブタジエン1モル当たり0.1ミリモル以上、特に 0.5~50ミリモル以上である。イオウ化合物は特に 限定されないが水分を含まないものであることが好まし い。イオウ化合物の濃度は20ミリモル/L以下、特に 好ましくは0.01~10ミリモル/Lである。

【0032】1,2重合する温度は0℃を超える温度~ 100°C, 好ましくは10~100°C, 更に好ましくは 20~100℃までの温度範囲で1,3-ブタジエンを 1,2重合する。1,2重合する際の重合系には前記の シス重合液100重量部当たり1~50重量部, 好まし くは1~20重量部の1,3-ブタジエンを添加するこ とで1,2重合時の1,2一ポリブタジエンの収量を増 大させることができる。重合時間(平均滯留時間)は1 0分~2時間の範囲が好ましい。1,2重合後のポリマ 一濃度は9~29重量%となるように1,2重合を行う 特に好ましい。また、重合圧は、常圧又は10気圧(ゲ 50 ことが好ましい。重合槽は1槽,又は2槽以上の槽を連

結して行われる。重合は重合槽(重合器)内にて重合溶液を攪拌混合して行う。1,2重合に用いる重合槽としては1,2重合中に更に高粘度となり、ポリマーが付着しやすいので高粘度液攪拌装置付きの重合槽,例えば特公昭40-2645号公報に記載された装置を用いることができる。

【0033】重合反応が所定の重合率に達した後、常法 以上のに従って公知の老化防止剤を添加することができる。老 化防止剤の代表としてはフェノール系の2,6ージー t でのMーブチルーpークレゾール(BHT),リン系のトリノ 10 る。Vールフェニルフォスファイト(TNP),硫黄系のジラウリルー3,3'ーチオジプロピオネート(TPL)などが挙げられる。単独でも2種以上組み合わせて用いてもよく,老化防止剤の添加はVCR100重量部に対して0.001~5重量部である。次に重合停止剤を重合系に加えて停止する。例えば重合反応終了後,重合停止 情に供給し、この重合溶液にメタノール、エタノールなどのアルコール、水などの極性溶媒を大量に投入する方法、塩酸、硫酸などの無機酸、酢酸、安息香酸などの有機酸、塩化水素ガスを重合溶液に導入する方法などの、\*20 れる。

0.  $0034x^{2}+0$ . 015x+1 < y < 0.  $0045x^{2}+0$ . 028x

+1 (A)

(但し、式(A)中、xは補強ポリブタジエン中の沸騰n-ヘキサン不溶分の重量%、yは補強ポリブタジエンの100℃でのムーニー粘度(ML)とHI=0のポリブタジエンの100℃でのムーニー粘度(ML。)の比ML/ML。)を示す。)

【0035】本発明により得られるVCRは単独でまたは他の合成ゴム若しくは天然ゴムとブレンドして配合し、必要ならばプロセス油で油展し、次いでカーボンブ 30ラックなどの充填剤、加硫剤、加硫促進剤その他通常の配合剤を加えて加硫し、タイヤ用として有用であり、トレッド、サイウォール、スティフナー、ビードフィラー、インナーライナー、カーカスなどに、その他、ホース、ベルトその他の各種工業用品等の機械的特性及び耐摩耗性が要求されるゴム用途に使用される。また、プラスチックスの改質剤として使用することもできる。

#### [0036]

【実施例】ミクロ構造は、赤外吸収スペクトル分析によって行った。シスー1, 4構造は740cm<sup>1</sup>、トラン 40ス-1, 4構造は967cm<sup>1</sup>、1, 2-構造は910cm<sup>1</sup>の吸収強度比からミクロ構造を算出した。

【0037】ムーニー粘度(ML、MLo)は、JIS K6300に準拠して測定した。トルエン溶液粘度 (To)は、ポリマー2.28gをトルエン50mlに溶解した後、標準液として粘度計校正用標準液(JIS Z8809)を用い、キャノンフェンスケ粘度計N o.400を使用して、25℃で測定した。沸騰nーへ キサン不溶分(H.I.)は、ソックスレー抽出器を用 \* それ自体公知の方法である。次いで通常の方法に従い生成したVCRを分離、洗浄、乾燥する。

【0034】このようにして得られたVCRは、(I) 沸騰n-ヘキサン不溶分 (H. I.) 3~30重量%と (II) 沸騰 n ーヘキサン可溶分97~70重量%とか らなる。沸騰 n ーヘキサン可溶分はミクロ構造が90% 以上のシスー1, 4ーポリブタジエンである。H. I. の融点が180~215℃のSPBDである。100℃ でのMLは20~150、好ましくは25~100であ る。VCR中に分散したシンジオタクチックー1,2ポ リブタジエンはシスー1, 4ーポリブタジエンマトリッ クス中に微細な結晶として均一に分散している。従来の 芳香族系溶媒での重合に比べ、シンジオタクチックー 1, 2ポリブタジエンの補強効果が大きい。補強効果の 指標として、補強ポリブタジエンの100℃でのムーニ 一粘度(ML)とHI=Oのポリブタジエン(シスー 1, 4-ポリブタジエン) の100℃でのムーニー粘度 (ML<sub>0</sub>) の比ML/ML<sub>0</sub>とすると、H. I. との関係 で以下の(A)式を満足する補強ポリブタジエンが得ら

n-へキサンで4時間沸騰抽出して得られる残部の重量%として計算した。 $\eta$  s p/Cは、沸騰n-へキサン不溶分の0.2 g/dlテトラリン溶液を用い、ウッベローデ粘度計N o.50を用いて135 $^{\circ}$ Cにおける還元粘度として求めた。沸騰n-个キサン不溶分の融点及び融解熱量は、D S C チャートのピークトップ温度並びにピーク面積から求めた。

## 【0038】実施例1

#### (1) シス-1, 4成分の製造

## (2)シンジオ-1,2成分の製造

o. 400を使用して、25  $^{\circ}$  で測定した。沸騰  $n- \wedge$  次に、トリエチルアルミニウム(TEA)のシクロヘキキサン不溶分(H. I. )は、ソックスレー抽出器を用 サン溶液( $1\,m\,o\,l\,/L$ )  $3.6\,m\,l\,e$  添加し、引き続い、円筒ろ紙に入れた  $2\,g\,o\,\pi$   $1\,u\,e$  で、 $2\,u\,e$  の $1\,u\,e$  き水  $1\,m\,g\,u$  なクチル酸コバルト( $1\,u\,e$  Co( $1\,u\,e$  Co)

a

t) $_z$ )のトルエン溶液(0.05mol/L)0.7mol/L)0.7mol/L)の.7mol/L)の.7mol/L000で15分間重合させた。老化防止剤を含むエタノール/ヘプタン(1/1)溶液5mLを添加し、重合を停止した。オートクレーブ内部を放圧した後、重合液をエタノールに投入し、ポリブタジエンを回収した。次いで、回収したポリブタジエンを50℃で6時間真空乾燥した。重合結果を表に示した。

# 【0039】実施例2

シス-1,4成分の製造において、水( $H_2$  O)の濃度が3.8 mm o 1 / Lになるように添加し、シンジオ-1,2成分の製造において、TEAの添加後に液化1,3 - ブタジエン1 1 0 m 1 を追加した以外は、実施例1 と同様に重合を行った。

#### 【0040】実施例3

シンジオ-1,2成分の製造において、TEAの添加後に 液化1,3-ブタジエン110mlを追加した以外は、 実施例1と同様に重合を行った。

## 【0041】実施例4

シンジオ-1,2成分の製造において、TEAの添加後に 液化1,3-ブタジエン110mlを追加し、水の添加 20 量を26mgとした以外は、実施例1と同様に重合を行った。

#### 【0042】実施例5

#### (1) シス-1,4成分の製造

#### (2)シンジオ-1,2成分の製造

次に、トリエチルアルミニウム(TEA)のシクロへキサン溶液(1 mol/L) 4.2 ml を添加し、引き続き液化 1.3 - 7 タジエン 1.4 0 ml、水 3 1 mg、オクチル酸コバルト( $Co(Oct)_2$ )のトルエン溶液(0.05 mol/L)0.7 ml を添加し、さらに 6.5 C color 1.5 分間重合させた。老化防止剤を含むエタノール/ヘプタン(<math>1/1)溶液 5 mL を添加し、重合を停止した。オートクレーブ内部を放圧した後、重合液をエタノールに投入し、ポリブタジエンを回収した。次いで、回収したポリブタジエンを 5.0 C color 6 時間真空乾燥 5.0 color 6

した。重合結果を表に示した。

#### 【0043】実施例6

シンジオ-1,2成分の製造において、水の添加量を40 mg、オクチル酸コバルト( $Co(Oct)_2$ )のトルエン溶液(0.05mol/L)の添加量を1.05m1とした以外は実施例5と同様に重合を行った。

#### 【0044】実施例7

シンジオ-1,2成分の製造において、水の添加量を40mgとした以外は実施例5と同様に重合を行った。

#### 【0045】実施例8

シンジオ-1,2成分の製造において、オクチル酸コバルト ( $Co(Oct)_2$ )のトルエン溶液 (0.05mol/L)の添加量を1.05mlとした以外は実施例5と同様に重合を行った。

# 【0046】実施例9

シス-1、4成分の製造において、二硫化炭素を $30 \,\mathrm{mg}$  / L、シンジオ-1、2成分の製造において、水の添加量を $36 \,\mathrm{mg}$ 、オクチル酸コバルト( $Co(Oct)_2$ )のトルエン溶液( $0.05 \,\mathrm{mol}$ /L)の添加量を $1.05 \,\mathrm{ml}$ 、重合温度を $60 \,\mathrm{Col}$ とした以外は実施例 $5 \,\mathrm{cm}$  様に重合を行った。

# 【0047】比較例1

# (1) シス-1, 4成分の製造

内容量 1.5 L オートクレーブの内部を窒素置換し、あらかじめブタジエン3.7 w t%、ベンゼン3.4 w t% および2 ーブテン2.9 w t%を混合した溶液7.0 0 m L を仕込み、室温にて水( $H_2$  O)を濃度が 2.0 m m o 1 / Lになるように添加し、さらに、二硫化炭素を 2.5 m g / L、1, 5 ーシクロオクタジエンを 8.4 m m o 1 / Lになるように添加し、7.0 0 r p m で 3.0 分間 強攪拌した。ジエチルアルミニウムクロライド(DEAC)のシクロヘキサン溶液(A.1 濃度 1 m o 1 / L) 2.2 m 1 を添加し、室温で5 分間攪拌した。6.0 ℃に加温し、オクチル酸コバルト(C.0 (O.0 0 0.0 0

#### (2) シンジオ-1,2成分の製造

次に、トリエチルアルミニウム(TEA)のシクロヘキサン溶液(1 mol/L) 4. 0 ml を添加し、引き続き液化1、 $3 - \vec{j}$  タジエン 9 5 ml、水 3 4 mg、オクチル酸コバルト( $Co(Oct)_2$ )のトルエン溶液(0.05 mol/L) 1. 0 ml を添加し、さらに 65 C color 15 分間重合させた。老化防止剤を含むエタノール/ヘプタン(<math>1/1)溶液 5 ml を添加し、重合を停止した。オートクレーブ内部を放圧した後、重合液をエタノールに投入し、ポリブタジエンを回収した。次いで、回収したポリブタジエンを 50 C color 6 時間真空乾燥した。重合結果を表に示した。

#### [0048]

### 【表 1 】

	11					12
実施例	1, 4重合条件			1, 2重合	収量	
	X/AI	水	水/Al	ブタジエン	水	
		mM	(d)/((b)+(c))	ml	mg	g/L
1	0.67	3.6	1.06	0	21	110
2	0.67	3.8	1.10	110	21	134
3	0.67	3.6	1.06	110	26	130
4	0.67	3.6	1.06	110	21	128

1,4重合条件:モノマー溶液700ml、Bd/CHx/C4=33/16/51、CS2 25mg/L、1、5-シクロオクタジエン 10.2mmol/L、[Al] =3.4mmol/L、オクチル酸コバルト 0.013mmol/L、重合温度 60°C、重合時間 15分1,2重合条件:TEA 3.6mmol、オクチル酸コバルト 0.035mmol、重合温度65°C、重合時間 15分

# [0049]

# \* \*【表2】

実施例 ポリマー物性 H. I. カsp/C 融点 融解熱量 ML ゲル含量 96 °C J/g % 1 6.8 1.45 197.3 4.3 40 0.005 2 7.6 1.25 199.6 5.8 44 0.003 3 8.6 1.41 198.3 5.2 45 0.006 4 9.5 1.23 198.3 6.8 47 0.003									
%     °C     J/g     %       1     6.8     1.45     197.3     4.3     40     0.005       2     7.6     1.25     199.6     5.8     44     0.003       3     8.6     1.41     198.3     5.2     45     0.006	実施例	ポリマー物性							
1     6.8     1.45     197.3     4.3     40     0.005       2     7.6     1.25     199.6     5.8     44     0.003       3     8.6     1.41     198.3     5.2     45     0.006		H. I.	ηsp/C	融点	融解熱量	ML	ゲル含量		
2     7.6     1.25     199.6     5.8     44     0.003       3     8.6     1.41     198.3     5.2     45     0.006		%		င	J/g		%		
3 8.6 1.41 198.3 5.2 45 0.006	1	6.8	1.45	197.3	4.3	40	0.005		
	2	7.6	1.25	199.6	5.8	44	0.003		
4 9.5 1.23 198.3 6.8 47 0.003	3	8.6	1.41	198.3	5.2	45	0.006		
	4	9.5	1.23	198.3	6.8	47	0.003		

[0050]

30 【表3】

	10						14	
実施例	1, 4重合条件			1, 2重合条件				収量
	X/AI	水	水/AI	CS2	水	Co(Oct)2	重合温 度	
		mΜ	(d)/((b)+(c))	mg/L	mg	mmol	ပ္	g/L
5	0.67	3.7	1.08	25	31	0.035	65	147
6	0.67	3.7	1.08	25	40	0.053	65	144
7	0.67	3.7	1.08	25	40	0.035	65	154
8	0.67	3.7	1.08	25	31	0.053	65	154
9	0.67	3.7	1.08	30	36	0.053	60	133
比較例								
1	1.0	2.0	0.65	25	34	0.045	<b>6</b> 5	198

実施例 1,4重合条件: モノマー溶液700ml、Bd/CHx/C4=33/16/51、1, 5-シクロオクタジエン 10.2mmol/L、[Al] =3.4mmol/L、オクチル酸コバルト 0.013mmol/L、重合温度 70°C、重合時間 15分

1,2重合条件: TEA 42mmol、液化1, 3-ブタジエン140ml 重合時間 15分

比較例 1,4重合条件:モノマー溶液700ml、Bd/Bz/C4=37/34/29、1, 5-シクロオクタジ エン.4mmol/L、[Al]=3.1mmol/L、オクチル酸コバルト 0.021mmol/L、重合温度75°C、重合時間 15分

1,2重合条件: TEA 4.0mmol、液化1, 3ーブタジェン95ml 重合時間 15分

[0051]

\* \*【表4】

実施例	ポリマー物性						
	H. I.	ηsp/ C	融点	融解熱量	ML	ゲル含量	
	%		ပ္	J/g		%	
5	10.3	1.66	200.0	8.1	50	0.008	
6	13.3	1.49	201.0	10.0	61	0.007	
7	14.3	1.63	201.1	11.6	62	0.008	
8	14.4	1.51	200.7	11.6	59	0.010	
9	16.6	1.72	201.2	13.7	72	0.005	
比較例							
1	11.9	1.54	198.6	8.9	49	0.043	

[0052]

【表5】

15 式(A)と実測値との関係

実施例	H.I.(%) (=X)	$ML_{\mathrm{o}}$	ML	0.0034X <sup>2</sup> +0.015X+1	ML/ML <sub>o</sub> (=Y)	0.0045X <sup>2</sup> +0.028X+1
1	6.8	29	40	1.26	1.38	1.40
2	7.6	32	44	1.31	1.38	1.47
3	8.6	29	45	1.38	1.55	1.57
4	9.5	29	47	1.45	1.62	1.67
5	10.3	30	50	1.52	1.67	1.77
6	13.3	31	61	1.80	1.97	2.17
7	14.3	*30	62	1.91	2.07	2.32
8	14.4	29	59	1.92	2.03	2.34
9	16.6	32	72	2.19	2.25	2.70
比較例1	11.9	33	49	1.66	1.48	1.97

# [0053]

\*1,4重合体とシンジオタクチック-1,2重合体から20 なる補強ポリブタジエンゴムの新規な製造方法を提供す

【発明の効果】非芳香族炭化水素溶媒中で1,3-ブタ 20 なる補強ポリブタジエンゴムの新規な製造方法を提供すジエンを重合して得られる、ゲル含有量の少ないシス-\* る。

# フロントページの続き

Fターム(参考) 4J028 AA01A AB00A AC47A BA00A

BA02B BB00A BB02B BC15B BC16B BC17B BC19B CB81C EB13 EF02 FA02 GA04 GA11 GA19 GA22

4J100 AS04P AS04Q CA01 CA14 CA16 DA09 DA40 FA09 FA19 FA39 FA41